

(19) BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND

© Offenlegungsschrift© DE 42 01 615 A 1

(51) Int. Cl.⁵: **B 28 B 1/30**B 28 B 1/00

B 01 J 2/16

C 04 B 35/00



DEUTSCHES PATENTAMT

 21) Aktenzeichen:
 P 42 01 615.0

 22) Anmeldetag:
 22. 1. 92

Offenlegungstag: 29. 7. 93

71) Anmelder:

Tridelta AG, O-6530 Hermsdorf, DE

② Erfinder:

Dobras, Peter, Dr., O-6530 Hermsdorf, DE; Schöps, Wolfgang, Dr., O-6530 Hermsdorf, DE; Beer, Hans, O-6530 Hermsdorf, DE; Lübke, Manfred, O-6530 Hermsdorf, DE; Pelikan, Dieter, O-5300 Weimar, DE

(54) Verfahren zur Herstellung von keramischen Kugeln

Tur Herstellung keramischer Kugeln im Durchmesserbereich von ca. 0,5 bis ca. 2 mm mit relativ hoher mechanischer Festigkeit wird von einem Vorlagematerial mit einer Korngröße von 25 bis 50% des angestrebten Kugeldurchmessers ausgegangen, das in einer ersten Etappe in der Wirbelschicht auf die annähernd doppelte Korngröße aufgebaut wird. In einer zweiten Etappe wird das so behandelte Material mit hoher Verweilzeit durch Aufdüsen einer dünnen keramischen Suspension mit einem Feststoffgehalt ≤ 30 Masse-% auf den endgültigen Kugeldurchmesser gebracht.

DE 42 01 615 A1

Beschreibung

Die Erfindung bezieht sich auf die Herstellung von Kugeln im Durchmesserbereich von ca. 0,5 bis ca. 2 mm mit hoher Sphärizität aus keramischem Material, beispielsweise zur Verwendung als Mahlkörper, als Strahlmaterial zur Oberflächenvergütung oder auch als Kugelspitzen für Schreibgeräte.

Neben der herkömmlichen keramischen Formgebung durch Pressen bieten sich verschiedene andere Methoden zur Herstellung keramischer Kugeln an.

Bei der Granulierung mit dem Granulierteller bereiten geringe Korngrößen Schwierigkeiten und die erzielbare Korndichte ist zu gering. Die Methode des Aufschmelzens keramischer Werkstoffe und das anschließende Abtropfen ist wegen des Energieaufwandes zu teuer. Die Herstellung eines Vorproduktes nach dem Sol-Gel-Verfahren und das anschließende Abtropfen in eine wasserentziehende Flüssigkeit ist wegen der starken Abhängigkeit von der Viskosität nur schwer zu beherrschen.

Außerdem ist es bekannt, zum Herstellen kugelförmiger Teilchen das Sprühtrocknungsverfahren und das Schnellrührgranulationsverfahren einzusetzen. Die durch das Sprühtrocknungsverfahren hergestellten Teilchen haben eine einer vollkommenen Kugel ähnliche Form. Aufgrund der verhältnismäßig geringen Massendichte und der guten Rieselfähigkeit läßt sich dieses Produkt als Preßgranulat sehr gut einsetzen. Ohne zusätzlichen Preßvorgang ist jedoch eine Weiterverarbeitung des sogenannten Hohlkorns zu kugelförmigen Produkten nicht möglich, wenn besondere Festigkeitsanforderungen gestellt werden. Hinzu kommt, daß die Partikelgröße stark von der Anlagendimension abhängt.

Mit dem Schnellrührgranulationsverfahren lassen sich zwar Teilchen mit einem Durchmesser ≤ 100 µm in einer relativ kleinen Vorrichtung herstellen, jedoch ist die erzielte Kugelform stark von den spezifischen physikalischen Eigenschaften des Materials — vor allem von der Wasseradsorption — abhängig.

Des weiteren sind Verfahrensweisen bekannt, bei denen zunächst kugelförmige Teilchen mit einer Kern-Mantel-Struktur gebildet werden und danach die Ummantelung dieser Teilchen wieder entfernt wird. Dies erfolgt durch Dispergieren einer wäßrigen Phase mit pulverförmigem Keramikmaterial in einer Polymermaterial enthaltenden öligen Phase unter Bildung einer Wasser-in-Öl-Emulsion.

Nach Aushärtung des Polymermantels werden die ummantelten kugelförmigen Keramikteilchen gesintert, wobei die Ummantelung der Teilchen verbrennt (DE-OS 38 31 265). Derartige Keramikkugeln sind als Füllmaterialien unterschiedlichster Art, als Träger in Arzneimittelabgabesystemen und für weitere Anwendungsfälle geeignet, sofern an die mechanische Festigkeit keine besonders hohen Ansprüche gestellt werden.

Es ist Aufgabe der Erfindung, ein Verfahren zur Herstellung von keramischen Kugeln mit hoher Sphärizität anzugeben, das im Gegensatz zum Stand der Technik die Herstellung relativ großer kugelförmiger Keramikteilchen mit hoher Festigkeit erlaubt.

Erfindungsgemäß wird die Aufgabe dadurch gelöst, daß eine dünne keramische Suspension mit einem Feststoffgehalt ≤30 M% in einer Wirbelschicht auf ein Vorlagematerial verdüst und bei hoher Verweilzeit kugelförmige Granalien mit hoher Packungsdichte aufgebaut werden. Die Herstellung des Vorlagematerials (Hold-up)
und der Aufbau des Vorlagematerials auf den endgültigen Durchmesser erfolgt in zwei getrennten Etappen, wie
durch die kennzeichnenden Merkmale des Patentanspruchs dargelegt ist.

Die mit der Erfindung erzielbaren Vorteile bestehen darin, daß sich massenfertigungsgerecht keramische Kugeln mit einer Sphärizität ≥ 0,85 aus den verschiedensten keramischen Werkstoffen für die unterschiedlichsten Anwendungsfälle herstellen lassen.

Die Sphärizität wird hierbei folgendermaßen definiert:

Sphärizität =
$$1 - \frac{\Delta d}{d}$$

mit

55

d = arithmetischer Mittelwert des Durchmessers

d = Abweichung zwischen größtem und kleinstem Durchmesser.

An zwei Ausführungsbeispielen soll die Erfindung näher erläutert werden.

Beispiel 1

Ein Werkstoff der Verschleißkeramik auf Basis Al₂O₃ (96 M%) wird unter Zusatz von Bindemitteln (1,5 M% PVA) in einem Rührwerksbehälter verschlickert. Der Feststoffgehalt des Schlickers beträgt 25 M% Al₂O₃-Werkstoff. Dieser Schlicker wird über eine Kolbenmembranpumpe bei einem Druck von 1,5...2 MPa auf ein Wirbelbett gesprüht, welches aus Vorlagematerial einer Korngröße von 0,5 mm besteht. Das Vorlagematerial wurde nach dem Brikettier-Sieb-Verfahren hergestellt. Als Wirbelreaktor wird eine Baugröße von 50 kg/h Wasserverdampfung und 400 mm Rostdurchmesser verwendet. Es entstehen in der ersten Etappe Granalien mit geringerer Sphärizität und einer Korngröße von 0,7...0,9 mm.

In der 2. Etappe wird das abgesiebte Material als Vorlagematerial verwendet und der Granuliervorgang weitergeführt bis zu einer mittleren Korngröße von 1,5 mm. Der Bindemittelgehalt wird so gewählt, daß bei Erreichen einer mittleren Verweilzeit ein Gleichgewicht zwischen Kornaufbaugranulierung und Abrieb der Granalien infolge gegenseitiger Berührung in der Wirbelschicht besteht und dabei Kugeln in verbesserter Sphärizität ausgetragen werden.

DE 42 01 615 A1

Granulierbedingungen im einzelnen sind folgende:

Etappe 1: Vorgranulierung

Hold up:	$18 \mathrm{kg, d_K} = 0.5 \mathrm{mm}$	5
Temperatur in der Wirbelschicht	100°C	
Wirbelgeschwindigkeit	0,8 m/s	
Klassierluftgeschwindigkeit	3,1 m/s	
Feststoffgehalt des Schlickers	35 M%	10
Wirbeldichte	480 kg/m ³	10
mittlere Verweilzeit	91 min	
Durchsatz	11,4 kg/h	
Zwischenprodukt		
Granulatgröße	0,8 0,9 mm (abgesiebt)	15
Schüttdichte	1,14 g/cm ³	
Feuchtigkeit	< 1%	
Etappe 2: Fertiggranulierung		20
** 11		
Hold up:	18 kg Zwischenprodukt gemäß	
_	Etappe 1	
Temperatur in der Wirbelschicht	Etappe 1 130°C	25
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit	Etappe 1 130°C 0,9 m/s	25
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s	25
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M%	25
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m ³	25
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte mittlere Verweilzeit	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m ³ 84 min	25
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte mittlere Verweilzeit Durchsatz	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m ³	
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte mittlere Verweilzeit Durchsatz Produkt	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m ³ 84 min	
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte mittlere Verweilzeit Durchsatz Produkt Granulatgröße	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m³ 84 min 12,8 kg/h 1,251,6 mm (abgesiebt)	
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte mittlere Verweilzeit Durchsatz Produkt Granulatgröße Schüttdichte	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m³ 84 min 12,8 kg/h 1,251,6 mm (abgesiebt) 1,28 g/cm³	30
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte mittlere Verweilzeit Durchsatz Produkt Granulatgröße	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m³ 84 min 12,8 kg/h 1,251,6 mm (abgesiebt)	
Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Klassierluftgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte mittlere Verweilzeit Durchsatz Produkt Granulatgröße Schüttdichte	Etappe 1 130°C 0,9 m/s 3,5 m/s 20 M% 430 kg/m³ 84 min 12,8 kg/h 1,251,6 mm (abgesiebt) 1,28 g/cm³	30

Anschließend erfolgt die Sinterung. Die so erhaltenen Kugeln sind als Mahlkörper, Kugeln für Schreibgeräte und andere Anwendungen nach entsprechender Finishbearbeitung gut geeignet. Lunker sind nach dem Sintern an den Kugeln nicht feststellbar.

Beispiel 2

Ein Werkstoff der Zusammensetzung 80% Al₂O₃ und 20% Erdalkali- und Alkalisilikate wird aus den Rohstoffen Tonerde, Kaolin, Ton und Feldspat in einer Trommelmühle naß aufbereitet und dabei gleichzeitig mit dem Bindemittel (2% PVA) versetzt. Zur Verbesserung der Sprühfähigkeit und zur Verringerung der Viskosität erfolgt die Zugabe eines Verflüssigungsmittels.

Ein Teil des Materials wird zur Herstellung von Hold up verwendet, in dem es in einer Filterpresse entwässert, getrocknet und einem Siebgranulator mit Korngröße 100...250 µm zugeführt wird.

Dieses Material wird in die Wirbelkammer eines Wirbelschichtgranulators gegeben und dem oben aufbereiteten Schlicker über Vorlagebehälter, Dosierpumpe und 2-Stoffdüse besprüht. Bei einer Wirbelgeschwindigkeit von u=0,5...0,7 m/s werden Granalien mit einem Durchmesser von 0,2 bis 0,3 mm aufgebaut. Die hierdurch erhaltenen Granalien entsprechen noch nicht der geforderten Sphärizität, so daß sich ein weiterer Aufbauprozeß mit verdünntem Schlicker der Etappe 1 anschließt. Mit dieser Etappe 2 erreicht man einen Durchmesser von 55 0,5...0,6 mm bei einer Sphärizität von 0,85.

Die Granulierbedingungen im einzelnen sind folgende:

Etappe 1: Vorgranulierung

		60
Hold up:	$15 \text{kg}, d_{\text{K}} = 0,2 \dots 0,3 \text{mm}$	
Temperatur in der Wirbelschicht	110°C	
Wirbelgeschwindigkeit	0,5 m/s	
Feststoffgehalt des Schlickers	40 M%	
Wirbeldichte	250 bis 315 kg/m^3	65
mittlere Verweilzeit	60 min	

50

DE 42 01 615 A1

Etappe 2: Fertiggranulierung

Hold up:	Material aus Etappe 1
	(15kg)
Temperatur in der Wirbelschicht	130°C
Wirbelgeschwindigkeit	0,6 m/s
Feststoffgehalt des Schlickers	20 M%
Wirbeldichte	250 bis 315 kg/m ³
Klassierluftgeschwindigkeit	2 m/s
mittlere Verweilzeit	90 min
Produkt	
Granulatgröße	0,5 0,6 mm
Schüttdichte	1,05 g/cm ³
Feuchtigkeit	≈ 1,5 %
Sphärizität	0,8
	Temperatur in der Wirbelschicht Wirbelgeschwindigkeit Feststoffgehalt des Schlickers Wirbeldichte Klassierluftgeschwindigkeit mittlere Verweilzeit Produkt Granulatgröße Schüttdichte Feuchtigkeit

Anschließend erfolgt die Sinterung. Das erhaltene Kugelmaterial wird als Strahlmaterial zur Oberflächenver-20 gütung eingesetzt.

Patentanspruch

Verfahren zur Herstellung von keramischen Kugeln mit hoher Sphärizität, dadurch gekennzeichnet, daß zunächst ein keramisches Vorlagematerial mit einer Korngröße von 25 bis 50% des angestrebten Kugeldurchmessers in der Wirbelschicht auf die annähernd doppelte Korngröße aufgebaut wird und danach in einer zweiten Etappe das so behandelte Material mit hoher Verweilzeit im Wirbelgranulator durch Aufdüsen einer dünnen keramischen Suspension mit einem Feststoffgehalt ≤30 M% auf den endgültigen Kugeldurchmesser gebracht wird, wobei der Bindemittelanteil der Suspension und die Wirbeldichte so eingestellt werden, daß in der Wirbelschicht ein Gleichgewicht zwischen Granulataufbau und -abrieb im Bereich der Zielkugelgröße besteht und danach die Sinterung und gegebenenfalls die Nachbearbeitung erfolgt.

40
45
50
55

60

65